

IN THE U.S. PATENT AND TRADEMARK OFFICE

Applicant(s): NOZAWA, Yasuaki et al.
Application No.:

Filed:

For:

August 30, 2001

Group:

Examiner:

METHOD AND APPARATUS FOR PRODUCING HYDROPHOBIC SILICA FINE
POWDER



LETTER

Assistant Commissioner for Patents
Box Patent Application
Washington, D.C. 20231

Sir:

August 30, 2001
0171-0779P-SP

Under the provisions of 35 USC 119 and 37 CFR 1.55(a), the
applicant hereby claims the right of priority based on the following
application(s):

Country

JAPAN

Application No.

2000-262219

Filed

08/31/00

A certified copy of the above-noted application(s) is(are)
attached hereto.

If necessary, the Commissioner is hereby authorized in this,
concurrent, and future replies, to charge payment or credit any
overpayment to deposit Account No. 02-2448 for any additional fees
required under 37 C.F.R. 1.16 or under 37 C.F.R. 1.17; particularly,
extension of time fees.

Respectfully submitted,

BIRCH, STEWART, KOLASCH & BIRCH, LLP

By:

ANDREW D. MEIKLE
Reg. No. 32,868
P. O. Box 747

Falls Church, Virginia 22040-0747

Attachment
(703) 205-8000
/cqc

日本国特許庁
PATENT OFFICE
JAPANESE GOVERNMENT

BSILP 703-205-8000
NOZAWA et al.
0171-0779P
August 31, 2001
1851

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.



出願年月日
Date of Application:

2000年 8月31日

出願番号
Application Number:

特願2000-262219

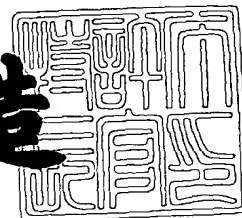
出願人
Applicant(s):

信越化学工業株式会社

2001年 3月 9日

特許庁長官
Commissioner,
Patent Office

及川耕造



出証番号 出証特2001-3015971

【書類名】 特許願

【整理番号】 12389

【提出日】 平成12年 8月31日

【あて先】 特許庁長官 及川 耕造 殿

【国際特許分類】 C01B 33/12

【発明者】

【住所又は居所】 群馬県安中市磯部2丁目13番1号 信越化学工業株式会社 群馬事業所内

【氏名】 野沢 保明

【発明者】

【住所又は居所】 群馬県安中市磯部2丁目13番1号 信越化学工業株式会社 群馬事業所内

【氏名】 白砂 潔

【発明者】

【住所又は居所】 群馬県安中市磯部2丁目13番1号 信越化学工業株式会社 群馬事業所内

【氏名】 秋山 昌律

【発明者】

【住所又は居所】 群馬県安中市磯部2丁目13番1号 信越化学工業株式会社 群馬事業所内

【氏名】 松澤 隆行

【特許出願人】

【識別番号】 000002060

【氏名又は名称】 信越化学工業株式会社

【代理人】

【識別番号】 100079304

【弁理士】

【氏名又は名称】 小島 隆司

【選任した代理人】

【識別番号】 100103595

【弁理士】

【氏名又は名称】 西川 裕子

【選任した代理人】

【識別番号】 100107733

【弁理士】

【氏名又は名称】 流 良広

【手数料の表示】

【予納台帳番号】 003207

【納付金額】 21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】 明細書 1

【物件名】 図面 1

【物件名】 要約書 1

【プルーフの要否】 要

【書類名】 明細書

【発明の名称】 疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法及び製造装置

【特許請求の範囲】

【請求項 1】 シラン化合物の熱分解によって生成した二酸化珪素微粉末をオルガノハロシランにより流動槽で疎水化処理する疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法において、流動槽から飛散する疎水化処理された二酸化珪素微粉末を 1 0 0 ～ 5 0 0 ℃ に保持されたサイクロン及びバグフィルターで捕集することを特徴とする疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法。

【請求項 2】 流動槽が二酸化珪素微粉末を疎水化処理する疎水化処理部と、疎水化処理後に脱酸処理する脱酸部とから構成され、脱酸部にて流動用ガスに水を 0. 1 ～ 1 容量 % 添加して脱酸処理を行うようにした請求項 1 記載の製造方法。

【請求項 3】 シラン化合物を熱分解し二酸化珪素微粉末とするための熱分解手段と、二酸化珪素微粉末を凝集するための凝集手段と、凝集された二酸化珪素微粉末を捕集するための第 1 のサイクロン及び第 1 のフィルターと、捕集された二酸化珪素微粉末を疎水化処理するための疎水化部を有する流動槽と、前記流動槽から飛散する疎水性二酸化珪素微粉末を捕集するためのそれぞれ温度 1 0 0 ～ 5 0 0 ℃ に保持し得る第 2 のサイクロン及び第 2 のフィルターとを具備することを特徴とする疎水性二酸化珪素微粉末の製造装置。

【発明の詳細な説明】

【 0 0 0 1 】

【発明の属する技術分野】

本発明は、塗料、接着剤、合成樹脂用の増粘剤、プラスチックの補強材、コピー用のトナーの流動性改良などに用いられる疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法及び製造装置に関する。

【 0 0 0 2 】

【従来の技術及び発明が解決しようとする課題】

熱分解法二酸化珪素（以下、シリカと呼ぶ）は、粒径が約 5 ～ 5 0 n m と非常に微細であり、そのままでは捕集が困難なため、凝集させた後、捕集している。

この凝集したシリカには高濃度の塩素が含まれており、脱酸する必要がある。この脱酸は、通常流動槽で行っている。上記凝集したシリカを脱酸する場合、脱酸時に流動槽から廃ガスと共に飛散するシリカの量はわずかであるが、シリカを疎水化処理剤で処理すると、処理により凝集がほぐれ、凝集したシリカを脱酸する場合と比べて、流動槽から数倍以上のシリカ（以下、処理シリカという）が廃ガスと共に飛散する。この廃ガスをスクラバーで処理すると、処理シリカが存在するためフィルターでの濾別が難しい発泡を生じるなど、実際の操業に支障がでてくる。

【 0 0 0 3 】

本発明は、上記事情を改善したもので、上記凝集したシリカをオルガノハロシランを疎水化処理剤として用いて流動槽で処理した場合、廃ガスと共に飛散して出てくる処理シリカを、装置及び制御を複雑にすることなく、確実に回収することができる疎水性二酸化珪素（シリカ）微粉末の製造方法及び製造装置を提供することを目的とする。

【 0 0 0 4 】

【課題を解決するための手段及び発明の実施の形態】

本発明者らは、流動槽からの飛散シリカを回収するために、サイクロン、バグフィルターを設置し、回収量から飛散の程度を調べた。その結果、通常の熱分解法シリカを流動槽で脱酸したところ、飛散率は 0.3～0.5%であったが、疎水化処理剤で処理・脱酸したところ、4～15%までであった。装置の形状、流動条件により飛散率は異なるが、疎水化処理により凝集がほぐれ、脱酸のみと比べ飛散し易くなるためと思われる。従って、製品の歩留まり向上、廃ガス処理の軽減のために、飛散シリカの回収が必要となる。

【 0 0 0 5 】

ところで、廃ガス中には未反応の疎水化処理剤のオルガノハロシラン（以下、シランと呼ぶ）が含まれ、同様に存在する水分の結露によりゲル等が生成し、装置、配管の目詰まりを引き起こすことがある。そこで、廃ガス系の各所を温度測定し、検討したところ、装置及び廃ガス温度を 100℃以上に保持すれば廃ガスに含まれる水分が結露することがなく、水分及び未反応のシランによるゲルやオ

イルなどが全くできないことがわかった。特に、バグフィルターの濾布にゲル又はオイルなどが生成しないことから目詰まりせず、連続運転の可能なことがわかった。

【 0 0 0 6 】

また、流動条件と飛散の関係については、流動条件により飛散の程度も変わってくる。通常、疎水化処理では高濃度の塩素がガス中に含まれ、処理後これを脱酸する必要があるが、疎水化処理と脱酸を分けて行うほうが有効である。この場合、脱酸時の流動には水分の有無が関係してくる。そこで、水の量について検討したところ、水分がない状態では流動しにくく、流動用ガスにわずかでも水を添加すると流動状態がよくなり、飛散も少なくなることがわかった。飛散が少なければ、サイクロン、特にバグフィルターの負荷を下げることができる。

【 0 0 0 7 】

このように、飛散を抑え、サイクロン、バグフィルターの温度を100℃以上に保持することで、飛散シリカをほぼ100%回収し得ることを知見したものである。

【 0 0 0 8 】

従って、本発明は、シラン化合物の熱分解によって生成した二酸化珪素微粉末をオルガノハロシランにより流動槽で疎水化処理する疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法において、流動槽から飛散する疎水化処理された二酸化珪素微粉末を100～500℃に保持されたサイクロン及びバグフィルターで捕集することを特徴とする疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法を提供する。この場合、流動槽が二酸化珪素微粉末を疎水化処理する疎水化処理部と、疎水化処理後に脱酸処理する脱酸部とから構成され、脱酸部にて流動用ガスに水を0.1～1容量%添加して脱酸処理を行うようにすることが好ましい。また、本発明は、シラン化合物を熱分解し二酸化珪素微粉末とするための熱分解手段と、二酸化珪素微粉末を凝集するための凝集手段と、凝集された二酸化珪素微粉末を捕集するための第1のサイクロン及び第1のフィルターと、捕集された二酸化珪素微粉末を疎水化処理するための疎水化部を有する流動槽と、前記流動槽から飛散する疎水性二酸化珪素微粉末を捕集するためのそれぞれ温度100～500℃に保持し得る第2のサイク

ロン及び第2のフィルターとを具備することを特徴とする疎水性二酸化珪素微粉末の製造装置を提供する。

【0009】

本発明によれば、シランの加熱加水分解によりできた二酸化珪素微粉末（シリカ）を、流動槽でオルガノハロシランなどの疎水化処理剤により疎水化すると、処理しない場合と比べて廃ガス中へのシリカの飛散量は多くなり、廃ガス中のシリカを回収しようとする、廃ガス中の水分の結露に伴い、未反応として廃ガスと共に出てくる疎水化処理剤のオルガノハロシランのゲル化やオイル化が問題となるが、回収装置のサイクロン、バグフィルターを100℃以上に保持することにより、オルガノハロシランのゲル又はオイルが全くできず、配管、バグフィルターの目詰まりがないことから連続運転が可能となる。また、飛散シリカをほぼ100%回収できることから、製品の歩留まりが向上するだけでなく、廃ガスをスクラバーで処理しても、飛散シリカによるフィルターでの濾別が難しい発泡が殆どなくなり、廃ガス、廃液処理の負担を大幅に減らすことができるものである。

【0010】

以下、本発明につき更に詳しく説明する。

本発明の疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法は、シラン化合物（ハロゲン化珪素化合物）の熱分解法によって二酸化珪素微粉末（熱分解法シリカ）を製造し、これを流動槽にて疎水化処理剤としてオルガノハロシランを用いて疎水化処理するものである。

【0011】

この場合、熱分解法シリカは、メチルトリクロロシラン等のハロゲン化珪素化合物を用いて公知の方法によって製造される。なお、熱分解法シリカとしては、疎水化に際し、流動性等の点から比表面積が $50 \sim 400 \text{ m}^2/\text{g}$ であるものが好ましい。

【0012】

ハロゲン化珪素化合物から公知の方法で製造された熱分解法シリカは、好ましくはこれを凝集し、塩素ガス等のハロゲンガスを分離除去後、疎水化処理剤とし

てオルガノハロシラン、水蒸気及び不活性ガスを使用して流動槽にて疎水化される。この場合、流動槽は、疎水化処理部と脱酸部とに分け、疎水化処理部で熱分解性シリカの疎水化処理を行った後、脱酸部にて脱酸処理を行うことが好ましい。

【 0 0 1 3 】

本発明においては、流動槽（処理部、脱酸部）から飛散する疎水化処理されたシリカ微粉末を 1 0 0 ～ 5 0 0 ℃ に保持されたサイクロン及びバグフィルターで捕集し、これを流動槽、特に脱酸部に戻すものである。この場合、脱酸部にて、流動用ガスに水を 0 . 1 ～ 1 容量 % 添加することが、流動性の点から好ましい。

【 0 0 1 4 】

好ましい実施態様において、本発明の方法は熱分解法シリカを製造する工程を有する装置内で連続的に製造されるが、これに限定されるものではない。

【 0 0 1 5 】

図 1 は、本発明の好適な実施態様を説明するもので、常法に従いハロゲン化珪素化合物を水素、空気と共に燃焼室（熱分解手段） 1 で燃焼することにより製造された熱分解法シリカは、凝集器（凝集手段） 2 により、サイクロン 3 及びバグフィルター 4 で捕集するために凝集される。なお、燃焼室 1 内で副生した塩素等のハロゲン含有ガスの分離は、サイクロン 3 及びバグフィルター 4 を使用して達成され、分離されたハロゲン含有ガスはスクラバーに導かれる。凝集したシリカは、ロータリーバルブ 5 を通り、ホッパー 6 に集められる。なお、バグフィルター 4 で分離された凝集したシリカもホッパー 6 に回収される。

【 0 0 1 6 】

次いで、凝集したシリカは、ダブルダンパー 7 を通り、ダイヤフラムポンプ 8 により疎水化のために流動槽 9 に送られる。

【 0 0 1 7 】

流動槽 9 は、疎水化処理部 A と脱酸部 B とに区画され、図の装置では下部において処理部 A と脱酸部 B とが連通している。そして、処理部 A でシリカの疎水化処理が行われ、脱酸部 B で処理部 A からシリカと共にくる塩素等のハロゲンガスを除去する。なお、疎水化処理、脱酸はそれぞれ独立の装置で行ってもよい。

【 0 0 1 8 】

処理部 A において、シリカは、不活性ガス、一般的には窒素 N_2 で流動させ、疎水化処理剤で処理する。疎水化処理剤 1 0 は、ポンプ 1 1 により蒸発器 1 2 を通して流動槽 9 へ送られる。なお、疎水化処理剤は、シリカが流動槽 9 に入る前にシリカと混合させてもよく、また水を同伴した流動用窒素を加熱し、その後同ガス流に疎水化処理剤を混ぜて流動槽 9 に導入するようにしてもよい。

【 0 0 1 9 】

シリカを疎水化処理するに際し、シリカの疎水化処理温度は $400 \sim 600^{\circ}\text{C}$ 、より好ましくは $450 \sim 550^{\circ}\text{C}$ であることが望ましい。流動速度は、 $1 \sim 6 \text{ cm/sec}$ が好ましく、安定な流動状態及びシリカの飛散を抑える点から、より好ましくは $1.4 \sim 3 \text{ cm/sec}$ である。疎水化処理に効果があるため水が使用され、水 1 4 はポンプ 1 5 にて流動用不活性ガスに供給され、ヒーター 1 3 で加熱されて処理部 A に導入されるが、疎水化処理に用いられる水は、シリカ 1 0 0 重量部当り、 $0.1 \sim 5$ 重量部であることが好ましく、より好ましくは $0.5 \sim 3$ 重量部である。なお、疎水化処理剤はオルガノハロシランであり、ジメチルジクロロシランが好適に用いられる。

【 0 0 2 0 】

脱酸部 B において、シリカを不活性ガス、一般的には窒素 N_2 にて流動させ、脱酸処理を行うが、この場合、この流動用ガスに水を添加して、水の存在雰囲気下で脱酸処理を行う。この水の添加は、図 1 に示したようにポンプ 1 7 にて水 1 6 を流動用ガスに添加し、ヒーター 1 3 で加熱して、脱酸部 B に導入することが好ましく、この場合、流動用ガスに添加する水の量は、 0.1 容量%以上が好ましく、特に $0.1 \sim 1$ 容量%とすることが好ましい。水分が存在しないと、流動性が悪くなって流動用ガスを多くせざるを得なくなり、結果的に飛散が増え、特にバグフィルターの負荷の点から好ましくない。また、水分が多すぎると、脱酸部 B からシリカ回収容器 2 4 に回収したとき、結露が生じるなどの不都合が生じるおそれがある。

【 0 0 2 1 】

なお、脱酸温度は $400 \sim 500^{\circ}\text{C}$ が好ましく、流動速度は $1 \sim 6 \text{ cm/sec}$

c が好ましい。

【 0 0 2 2 】

上記流動槽（処理部 A、脱酸部 B）9 からの廃ガスは、サイクロン 1 8、バグフィルター 1 9 を経てスクラバーに送られると共に、廃ガスに随伴するシリカは、上記サイクロン 1 8 からロータリーバルブ 2 0 を経て、またバグフィルター 1 9 からホッパー 2 1 に集められ、ロータリーバルブ 2 2、ダイヤフラムポンプ 2 3 により脱酸部 B に戻される。また、脱酸処理されたシリカは回収容器 2 4 に集められる。

【 0 0 2 3 】

ここで、廃ガスと共に飛散したシリカを捕集し、物性を調べたところ、カーボン量からすると十分処理されているが、pH は 3. 7 ~ 4. 1 であり、捕集シリカは再度脱酸が必要となる。そこで、サイクロン 1 8、バグフィルター 1 9 で捕集したシリカを、ダイヤフラムポンプ 2 3 により流動槽の脱酸部 B の中央部に供給する。この場合、廃ガス中には未反応シランが存在し、廃ガス中に存在する水分が 1 0 0 °C 未満では装置壁面で結露することに伴い、シランがゲル又はオイルとなり、配管、特にバグフィルター 1 9 の濾布の目詰まりを起こしてしまう。従って、系内は 1 0 0 °C 以上を保持することが必要となる。図 1 で T 1、T 2 は温度計でそれぞれ廃ガス温度を測定する。T 1 及び T 2 における測定値は 1 0 0 °C 以上必要であり、特にバグフィルターはガスのみではなく装置の接ガス部のためにもより高い温度、例えば 1 3 0 °C 以上が好ましい。これから、廃ガス系内は 1 0 0 ~ 5 0 0 °C に保持する必要があるが、バグフィルター濾布、装置の選定などから 1 3 0 ~ 2 0 0 °C に保持することが好ましい。バグフィルター 1 9 の濾布にゴム状又はオイルの付着物が生成すると差圧が上昇し、運転が困難となることから、差圧の変化を知るためバグフィルター 1 9 に差圧計 P 1 を取り付けてある。なお、図中 2 8 は保温部、2 9 は温度低下を防ぐためのスチームトレースである。

【 0 0 2 4 】

なお、本発明の処理により得られる疎水性シリカの特性として、特に制限されるものではないが、例えば比表面積が $110 \text{ m}^2/\text{g}$ 前後でカーボン量が約 0.

9重量%以上、pHが4.5以上であることが好ましく、これにより例えばシーラント用として好適に用いることができる。

【0025】

【実施例】

以下、実施例及び比較例を示し、本発明を具体的に説明するが、本発明は下記の実施例に制限されるものではない。

【0026】

【実施例1】

図1の装置を用い、連続運転を合計500時間行った。この場合、メチルトリクロロシラン50.3kg/hrを水素、空気と共に燃焼し、シリカを20.1kg/hr生成した。シリカの疎水化処理は、流動槽A部への窒素量30Nm³/hr、ジメチルジクロロシラン2.0kg/hr、水の量0.5kg/hr、温度490℃で行った。シリカのA部の流動速度は約2.0cm/secである。また、脱酸処理は、流動槽B部への窒素量35Nm³/hr、水の量0.2kg/hr、温度480℃、流動速度約2.2cm/secで行った。得られた処理シリカの物性は、平均で比表面積は114m²/g、カーボン量は0.97重量%、pH4.7であった。また、サイクロン18、バグフィルター19の温度は平均で、T1:150℃、T2:135℃であった。バグフィルターの差圧P1は運転開始時0.8kPa、運転終了時1.4kPaであった。運転途中でダイヤフラムポンプ23の吐出側で、サイクロン18、バグフィルター19の捕集量を調べたところ、合計0.8kg/hrで、飛散率は約4%であった。運転終了後、スクラバーの液にシリカの浮遊は殆ど見られなかった。また、バグフィルターの濾布へのゲル、オイルの付着は全く見られなかった。

【0027】

なお、図1の装置でメチルトリクロロシランを燃焼し、シリカ20kg/hrを生成し、6時間ジメチルジクロロシランで処理し、ダイヤフラムポンプ23の出口で飛散シリカを回収したところ平均1.4kg/hrであった。一方、ジメチルジクロロシランを供給しないで、脱酸のみを行ったところ0.07kg/hrであった。これらを数回行ったが、処理をしない場合は飛散率は0.3~0.

5 %であったが、処理を行うと4 ~ 1 5 %へ大きく増加してしまった。

【 0 0 2 8 】

〔実施例 2〕

図 1 の装置を用い、運転を 7 時間行った。この場合、メチルトリクロロシラン 4 9 . 6 k g / h r を水素、空気と共に燃焼し、シリカを 1 9 . 8 k g / h r 生成した。シリカの疎水化処理において、流動槽 A 部は実施例 1 と同じである。また、流動槽 B 部に水は供給せず、窒素量 4 5 N m ³ / h r 、温度 4 8 0 ° C 、流動速度約 2 . 8 c m / s e c とした。処理シリカの物性は、比表面積 1 1 4 m ² / g 、カーボン量 0 . 9 5 重量 % 、 p H 4 . 6 であった。ダイアフラムポンプ 2 3 吐出側での捕集量は 2 . 4 k g / h r で、飛散率は約 1 2 % であった。

【 0 0 2 9 】

〔実施例 3〕

図 1 の装置を用い、運転を 7 時間行った。この場合、メチルトリクロロシラン 5 0 . 4 k g / h r を水素、空気と共に燃焼し、シリカを 2 0 . 1 k g / h r 生成した。流動槽 A 部は実施例 1 と同じである。また、流動槽 B 部へ水 2 . 0 k g / h r を供給した他は実施例 1 と同じである。処理シリカの物性は比表面積 1 0 8 m ² / g 、カーボン量は 0 . 9 5 重量 % 、 p H 4 . 8 であった。ダイアフラムポンプ 2 3 吐出側での捕集量は 1 . 2 k g / h r で、飛散率は約 6 % であった。また、流動槽 9 出のシリカ回収容器 2 4 に結露が見られた。

【 0 0 3 0 】

〔比較例 1〕

図 2 の装置を用いた。ここで、図 2 において、3 1 , 3 2 は流動槽、3 3 は疎水化処理剤容器、3 4 は恒温槽、3 5 , 3 7 は水タンク、3 6 , 3 8 はポンプ、3 9 はバグフィルター、4 0 はヒーター、4 2 は保温部であり、図 1 と同一構成部品については同一の参照符号を付す。また、T 5 1 , T 5 2 , T 5 3 は温度計、P 5 1 は差圧計である。

【 0 0 3 1 】

メチルトリクロロシラン約 3 k g / h r を水素、空気と共に燃焼し、シリカを約 1 . 2 k g / h r 生成した。疎水化処理条件は、流動槽 3 1 , 3 2 の温度 5 0

0℃、ジメチルジクロロシラン 0.12 kg/hr、水は流動槽 31 へ 0.03 kg/hr、流動槽 32 へ流動用ガス 100 容量部当り 1 容量部加えた。流動速度は約 2.7 cm/sec である。処理シリカの物性は、比表面積は 115 m²/g、カーボン量は 0.92 重量%、pH 4.5 であった。温度は平均で、T51 : 110℃、T52 : 90℃、T53 : 75℃ であった。バグフィルターの差圧計 P51 は運転開始時 0.7 kPa のところ、2.8 kPa まで上昇したので、合計 40 時間で運転を中止した。終了後、バグフィルターの濾布にオイル状のべとつきが見られた。T51 部の配管の管壁には見られなかったが、T52 部にはゲル、オイルの付着がかなり見られた。

【0032】

【発明の効果】

本発明によれば、流動槽からの飛散シリカをサイクロン、バグフィルターで回収する。これらの装置を 100℃ 以上に保持するという容易な制御条件で、飛散シリカをほぼ 100% 回収できる。これにより、製品の歩留まりが上がり、廃ガス処理の負担が軽減される。

【図面の簡単な説明】

【図 1】

本発明の一実施態様のフローである。

【図 2】

本発明の比較例 1 のフローである。

【符号の説明】

- 1 燃焼室
- 2 凝集器
- 3, 18 サイクロン
- 4, 19 バグフィルター
- 5, 20, 22 ロータリーバルブ
- 6, 21 ホッパー
- 7 ダブルダンパー
- 8, 23 ダイアフラムポンプ

9 流動槽

1 0 疎水化剤タンク

1 1 ポンプ

1 2 蒸発器

1 3 ヒーター

1 4, 1 6 水タンク

1 5, 1 7 ポンプ

2 4 回収容器

2 8 保温部

2 9 スチームトレース

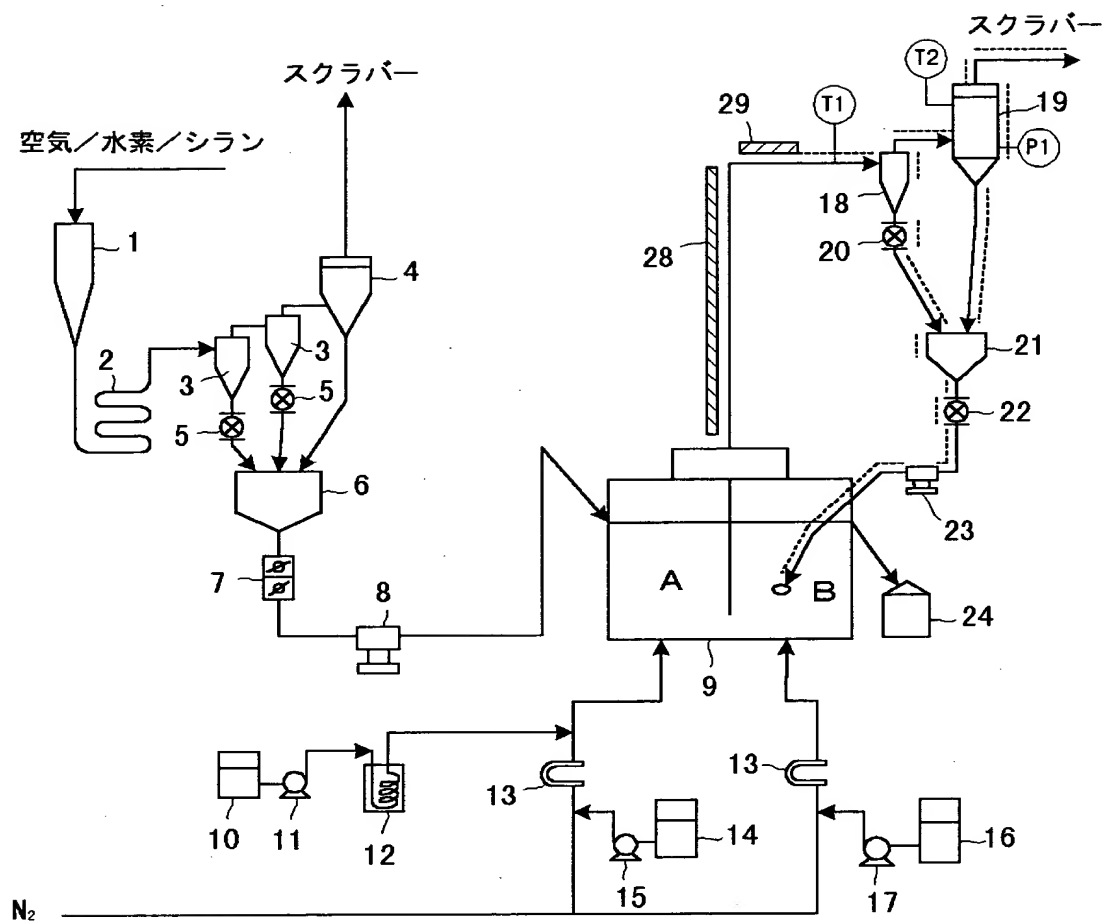
P 1 差圧計

T 1, T 2 温度計

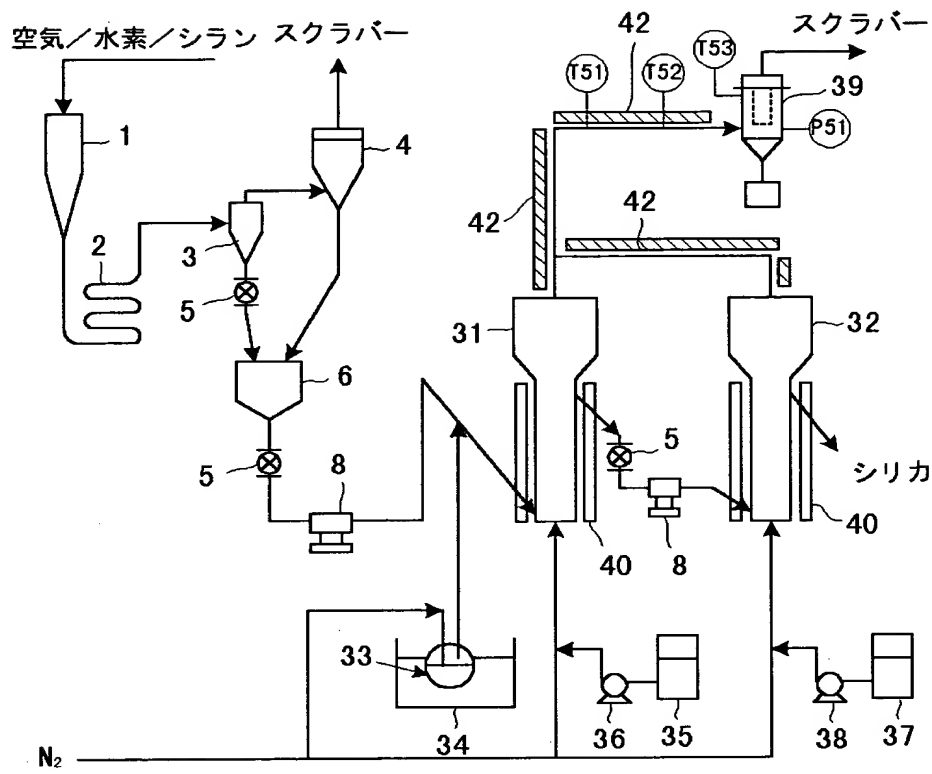
【書類名】

凶面

【図 1】



【図 2】



【書類名】 要約書

【要約】

【解決手段】 シラン化合物の熱分解によって生成した二酸化珪素微粉末をオルガノハロシランにより流動槽で疎水化処理する疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法において、流動槽から飛散する疎水化処理された二酸化珪素微粉末を100～500℃に保持されたサイクロン及びバグフィルターで捕集することを特徴とする疎水性二酸化珪素微粉末の製造方法。

【効果】 本発明によれば、流動槽からの飛散シリカをサイクロン、バグフィルターで回収する。これらの装置を100℃以上に保持するという容易な制御条件で、飛散シリカをほぼ100%回収できる。これにより、製品の歩留まりが上がり、廃ガス処理の負担が軽減される。

【選択図】 図1

出 願 人 履 歴 情 報

識別番号 [0 0 0 0 0 2 0 6 0]

1. 変更年月日 1 9 9 0 年 8 月 2 2 日
[変更理由] 新規登録
住 所 東京都千代田区大手町二丁目 6 番 1 号
氏 名 信越化学工業株式会社